

(12) SOLICITUD INTERNACIONAL PUBLICADA EN VIRTUD DEL TRATADO DE COOPERACIÓN
EN MATERIA DE PATENTES (PCT)

(19) Organización Mundial de la Propiedad
Intelectual
Oficina internacional



(43) Fecha de publicación internacional
20 de Enero de 2005 (20.01.2005)

PCT

(10) Número de Publicación Internacional
WO 2005/005365 A1

- (51) Clasificación Internacional de Patentes⁷: C07C 51/41, A23K 1/16
- (74) Mandatario: ELZABURU, ALBERTO; Miguel Angel 21, E-28010 Madrid (ES).
- (21) Número de la solicitud internacional:
PCT/ES2004/070049
- (22) Fecha de presentación internacional:
9 de Julio de 2004 (09.07.2004)
- (25) Idioma de presentación: español
- (26) Idioma de publicación: español
- (30) Datos relativos a la prioridad:
200301696 11 de Julio de 2003 (11.07.2003) ES
- (71) Solicitante (para todos los Estados designados salvo US): NOREL, S.A. [ES/ES]; Jesús Aprendiz 19, E-28007 Madrid (ES).
- (72) Inventor; e
- (75) Inventor/Solicitante (para US solamente): PABLOS, ENRIQUE [ES/ES]; Jesús Aprendiz 19, E-28007 Madrid (ES).
- (81) Estados designados (a menos que se indique otra cosa, para toda clase de protección nacional admisible): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BW, BY, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID, IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.
- (84) Estados designados (a menos que se indique otra cosa, para toda clase de protección regional admisible): ARIPO (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, NA, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), euroasiática (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), europea (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).
- Publicada:
— con informe de búsqueda internacional

[Continúa en la página siguiente]

(54) Title: METHOD FOR THE PRODUCTION OF METAL CARBOXYLATES AND THE METAL AMINOATE OR METAL HYDROXY ANALOGUE METHIONATE DERIVATIVES THEREOF, AND USE OF SAME AS GROWTH PROMOTERS IN ANIMAL FEED

(54) Título: PROCEDIMIENTO DE PRODUCCIÓN DE CARBOXILATOS METÁLICOS Y DE SUS DERIVADOS AMINOATOS METÁLICOS O METIONINATO HIDROXIANÁLOGO METÁLICOS, Y SU USO COMO PROMOTORES DE CRECIMIENTO EN ALIMENTACIÓN ANIMAL

(57) Abstract: The invention relates to a method for the production of metal carboxylates and the metal aminoate/carboxylate or metal hydroxy analogue methionate/carboxylate derivatives thereof, and to the use of same as growth promoters in animal feed. The inventive method consists in mixing stoichiometric quantities of formic or butyric acid and oxide and the dry base salt of a divalent metal, oxide or hydroxide of Zn^{2+} or Cu^{2+} , in order to produce an exothermic reaction without the addition of any solvents, thereby forming a dry, manageable divalent metal carboxylate. The invention also relates to a mixing step in the process, involving the use of methionine hydroxy analogues or metal aminoates in order to form: (i) a divalent metal aminoate/carboxylate, or (ii) a divalent metal hydroxy analogue methionate/carboxylate, said end products being obtained in a dry, manageable form. The invention further relates to the use of the compounds thus obtained in feed for monogastric animals in order to improve productivity and bioavailability of metals and to reduce the discharge thereof into the environment, owing to the growth promoter effect provided by all of said compounds.

(57) Resumen: Procedimiento de producción de carboxilatos metálicos y de sus derivados carboxilato-aminoatos metálicos o carboxilato-metioninato hidroxianálogo metálicos, y su uso como promotores de crecimiento en alimentación animal. Consiste en la mezcla de cantidades estequiométricas de ácido fórmico o butírico y óxido y de la sal básica seca del metal divalente, el óxido o hidróxido de Zn^{2+} o Cu^{2+} , para dar una reacción exotérmica, sin adicción de disolventes, dando lugar a un carboxilato de metal divalente seco y manejable. También se describe la utilización en el proceso de una etapa de mezcla con aminoatos metálicos o hidroxianálogos de metionina para formar o un carboxilato-aminoato de metal divalente o un carboxilato-metioninato hidroxianálogo de metal divalente, productos que se obtienen finalmente en forma seca y manejable. Por último se describe la utilización de los compuestos obtenibles en la alimentación de animales monogástricos para mejorar la productividad, la biodisponibilidad de los metales y conseguir reducir su eliminación al medio ambiente, gracias al efecto promotor del crecimiento que presentan todos ellos.

EXPRESS MAIL LABEL

NO.: EV 480 462 844 US

WO 2005/005365 A1



— *antes de la expiración del plazo para modificar las reivindicaciones y para ser republicada si se reciben modificaciones*

Para códigos de dos letras y otras abreviaturas, véase la sección "Guidance Notes on Codes and Abbreviations" que aparece al principio de cada número regular de la Gaceta del PCT.

Procedimiento de producción de carboxilatos metálicos y de sus derivados aminoatos metálicos o metioninato hidroxianálogo metálicos, y su uso como promotores de crecimiento en alimentación animal

5 Campo técnico

La presente invención describe un proceso de producción de carboxilatos metálicos, concretamente butiratos y formiatos de metales divalentes, así como de sus derivados carboxilato-aminoato o carboxilato-metioninato hidroxianálogo de metales divalentes, para ser utilizados como suplemento de
10 trazas de metal en alimentación animal.

Antecedentes de la invención

Actualmente, existen en el marco legal del sector de producción animal 2 temas de vital importancia, que son el uso de antibióticos promotores del crecimiento y la eliminación de residuos al medio ambiente, de los
15 oligoelementos necesarios también para promover dicho crecimiento e incorporados a los piensos.

Respecto los antibióticos promotores del crecimiento, éstos presentan una gran eficacia para mejorar los rendimientos productivos y prevenir determinadas
20 patologías por lo que, desde hace más de 50 años, han permitido reducir considerablemente los costes de producción. Sin embargo, debido a la controversia creada sobre la posible aparición de resistencias en determinadas cepas bacterianas y su repercusión sobre la salud pública, en marzo del 2002 el Comité de la Unión Europea planteó la prohibición de estos aditivos, que
25 será aplicada a partir del año 2005. Es de esperar como consecuencia una importante repercusión en el sector zootécnico debido al importante aumento en los costes de producción.

En el caso de los oligoelementos, la importante mejora genética y desarrollo
30 corporal de los animales de producción ha producido un incremento en los requerimientos de estos nutrientes para satisfacer las necesidades y garantizar un óptimo desarrollo. Sin embargo, en este sentido, la legislación regula cada

vez más la eliminación de residuos y progresivamente se van disminuyendo los niveles máximos de incorporación en el pienso permitidos. Es por ello, que cada vez más se recurre a nuevas fuentes de minerales (fuentes orgánicas de minerales) con mayor biodisponibilidad y, por tanto, menos susceptibles de ser eliminados por vía fecal. Cabe mencionar que algunas fuentes inorgánicas de minerales, como es el caso del sulfato de cobre y óxido de zinc, administrados a altas dosis (250 ppm y 1.500-3000 ppm, respectivamente) producen un importante efecto promotor del crecimiento, principalmente por su acción bactericida a nivel intestinal, sin embargo, dichas dosis superan considerablemente las establecidas por la legislación medioambiental (175 y 250 ppm para el cobre y el zinc, respectivamente), por lo que también se ha de prescindir de sus beneficios.

Es por esto, que en los últimos años se ha dedicado un gran esfuerzo, por parte de la industria de aditivos para la alimentación animal, al desarrollo de nuevas moléculas que sustituyan a los antibióticos promotores del crecimiento sin suponer un riesgo para la salud, y a la búsqueda de fuentes orgánicas de minerales que proporcionen los niveles adecuados para el óptimo crecimiento del animal y reduzcan considerablemente la eliminación de residuos al medio ambiente.

Los ácidos orgánicos han mostrado una gran eficacia como sanitizantes intestinales y mejoradores de los parámetros productivos en animales de cría por lo que se presentan como una de las alternativas más adecuadas a los antibióticos promotores del crecimiento. Entre ellos, el ácido fórmico y butírico pueden considerarse los de mayor eficacia en animales monogástricos por su reconocido efecto bactericida y estimulador del crecimiento de las vellosidades intestinales, lo cual mejoran la integridad intestinal y aumentan la absorción de nutrientes. Son conocidos, en este sentido, el suplemento de hierro (Fe) en la dieta de animales de cría, mediante formiato (VO 99/62355), o el de cromo (Cr^{+6}) o manganeso (Mn^{+7}), mediante propionatos (VO 98/33398).

Las fuentes orgánicas de minerales disponibles como suplementos para

alimentación animal abarcan:

- **Quelatos de metal con aminoácidos:** relación molar de 1:1 a 1:3.
 - **Complejos de aminoácidos con metal:** formados por la unión covalente de un aminoácido (inespecífico) y un metal.
 - **Complejos de aminoácidos específicos con metal:** constituidos por un aminoácido específico y un metal.
 - **Proteinatos:** resultantes de la quelación de una proteína hidrolizada con un metal.
 - **Complejos de polisacáridos con metal.**
 - **Carboxilatos de metales:** sales de diferentes ácidos carboxílicos con metales divalentes. Utilizados la mayoría como suplemento orgánico de minerales, con mayor biodisponibilidad que las fuentes inorgánicas.
- 15 Vistos estos antecedentes, uno de los objetos de la presente invención se refiere a la producción de moléculas combinadas de ácidos orgánicos de reconocida eficacia en la producción animal, concretamente fórmico y butírico, y sales inorgánicas de zinc y cobre. Dicha combinación presenta un efecto sinérgico que potencia el efecto mejorador de los parámetros productivos de ambas sustancias y aumenta la biodisponibilidad de los metales, permitiendo el uso del cobre y zinc como sustancias promotoras, pero manteniendo su nivel de inclusión en el pienso dentro de los límites legales establecidos.

Otro objetivo de la presente invención es la producción de derivados de los carboxilatos metálicos anteriormente citados que son carboxilato-aminoatos de metales divalentes o carboxilato-metioninato hidroxianálogos de metales divalentes. Dicha combinación presenta un efecto sinérgico aún superior que potencia el efecto mejorador de los parámetros productivos de estas sustancias y aumenta la biodisponibilidad de los metales, facilitando aún más el uso de metales divalentes como sustancias promotoras, pero manteniendo su nivel de inclusión en el pienso dentro de los límites legales establecidos.

Otro objeto de la presente invención es desarrollar un procedimiento de

producción, tanto de carboxilatos metálicos como de sus derivados carboxilato-aminoatos metálicos o carboxilato-metioninato hidroxianálogos, alternativo a los métodos convencionales de síntesis en un medio acuoso que requieren la separación del producto precipitado de la solución y el secado de este producto.

Un último objeto de la presente invención es el uso de los productos obtenidos (carboxilatos metálicos y sus derivados carboxilato-aminoato metálicos o carboxilato-metioninato hidroxianálogos metálicos) como aditivos en el pienso de animales de producción monogástricos, con el objetivo de mejorar su rendimiento productivo.

Una ventaja del proceso descrito respecto el método convencional en solución acuosa, es que reduce de forma notable las etapas del proceso de producción ya que evita operaciones como la precipitación o la filtración del producto. Otra ventaja de este invento es que proporciona un proceso para la producción de sales carboxílicas de metal divalente fácil de llevar a cabo a gran escala y con un bajo costo ya que el proceso requiere un consumo de energía relativamente bajo. Además, este método de producción presenta la ventaja adicional sobre el método convencional de que en algunos casos aumenta la solubilidad con respecto a algunos compuestos básicos de metales. Otra ventaja más de la invención es la obtención de una fuente orgánica de metal con mayor contenido en metal.

En cuanto a su aplicación, los compuestos presentados en esta memoria presentan la ventaja de que su claro efecto promotor del crecimiento en animales monogástricos, mejora los parámetros productivos, aumentando la biodisponibilidad de los metales y reduciendo, por tanto, su eliminación al medio ambiente.

30

Descripción detallada de la invención

La presente invención describe un proceso productivo de carboxilatos (C_1 , C_4) de metales divalentes que corresponden a la fórmula $M(RCOO)_2$, donde M es

el catión metálico divalente zinc (Zn^{2+}) o cobre (Cu^{2+}) y R corresponde a un protón para los formiatos y al grupo $\text{CH}_3(\text{CH}_2)_2$ para los butiratos, y de sus derivados carboxilato-aminoatos metálicos o carboxilato-metioninato hidroxianálogos metálicos. La fuente de catión metálico, M, en el caso de los carboxilatos y los metioninatos- hidroxianálogos es un compuesto básico del metal como óxido o hidróxido, concretamente óxido de zinc(II) e hidróxido de cobre(II), en el caso de los aminoatos se utiliza como fuente de catión las sales de metal, tales como, sulfato de zinc y de cobre y en los derivados, en los derivados carboxilato-aminoato se utiliza la combinación de las anteriores fuentes de metal.

Los carboxilatos de metal divalente se preparan a partir del ácido carboxílico por adición de la sal básica seca del metal divalente, óxido de Zn^{2+} o hidróxido de Cu^{2+} , sin necesidad de añadir ningún tipo de disolvente. Este hecho supone una ventaja ya que las sales básicas de los metales utilizadas en la presente invención son escasamente solubles en agua. Los reactivos son agitados conjuntamente dando lugar a una reacción exotérmica que produce agua y el carboxilato de Zn(II) o Cu(II). La mezcla de reacción se mantiene en agitación con el fin de eliminar el agua formada, de forma que se obtiene el formiato o butirato seco y libre de agua.

La formación de los carboxilato-aminoato metálicos comienza con una fase de preparación del aminoato de metal. Dicho compuesto se prepara a partir del aminoácido y compuesto de metal, se adiciona agua en el aminoácido y si este lo requiere se añade entre 0.1% y 0.3% de sosa como neutralizante. El agua es prácticamente eliminada por un proceso secado/vacío. La mezcla de reacción se mantiene en agitación con el agua a 90°C - 98°C durante 20 min o más, dependiendo del tipo de aminoato concreto que se desee obtener, con el fin de obtener el aminoato deseado. Posteriormente, el aminoato metálico obtenido se mezcla con el carboxilato de metal sometiendo el producto a proceso de temperatura 90 - 98°C o vacío a menor temperatura, dependiendo del producto, para obtener el producto final correspondiente, adicionando absorbente si fuese necesario.

Los carboxilato-metioninato hidroxianálogos de metal divalente se preparan a partir de la mezcla de ácido carboxílico e hidroxianálogo de metionina y adición de compuesto básico de metal divalente, sin necesidad de añadir ningún tipo de disolvente. La adición de la mezcla ácida es lenta con agitación constante dando lugar a una reacción exotérmica que produce agua y mezcla de carboxilato-metioninato hidroxianálogo de metal divalente. La mezcla de reacción se mantiene en agitación a una temperatura de 90°C-98°C o vacío a menor temperatura, con el fin de eliminar prácticamente toda el agua formada, obteniendo el carboxilato-metionina hidroxianálogo seco.

El ácido butírico o fórmico y el compuesto básico de metal divalente se utilizan en cantidades aproximadamente estequiométricas, con una relación molar de ácido carboxílico y base metálica aproximadamente 2:1, pudiendo trabajar con un exceso del 3-6 % en peso, tanto del compuesto metálico como de ácido carboxílico.

El aminoácido y el compuesto de metal se utilizan en relación molar 1:1 trabajando con exceso de metal (1%-3% en peso).

La metionina hidroxianálogo y el compuesto de metal se utilizan en relación molar 2:1, trabajando con exceso de metal (1%-3% en peso).

El ácido fórmico utilizado en la invención contiene un 15% de agua. El ácido butírico contiene un 0.016% de agua. El hidroxianálogo de metionina contiene un 11.20% de agua. La glicina y la metionina se pueden considerar reactivos anhidros.

Tal como están disponibles en el mercado, las bases metálicas que se utilizan no contienen agua de cristalización, en cambio los sulfatos si la contienen. Es preferible utilizar estas bases en forma de partículas relativamente pequeñas (tamaño de partícula menor 6.5 mm) para facilitar el contacto entre los reactivos y la subsecuente reacción.

El ácido butírico funde a -7.9°C y hierve a 163.5°C a 1 atmósfera. El ácido butírico forma un azeótropo con el agua que hierve a 99.4°C y contiene un 18.4% de ácido butírico. Como consecuencia de la formación del azeótropo y la temperatura de ebullición de la mezcla relativamente baja, se pierde parte del ácido butírico con el agua a la temperatura de reacción, que es recuperado en el proceso mediante una condensación y combinación de sales sódicas solubles o cálcicas precipitables. El ácido fórmico funde a 8.4°C y hierve a 100.5°C a 1 atmósfera. El ácido fórmico forma un azeótropo con el agua que hierve a 107.1°C y contiene un 77.5% de ácido fórmico. Como consecuencia de la formación del azeótropo y la temperatura de ebullición de la mezcla relativamente baja, se pierde parte del ácido fórmico con el agua a la temperatura de reacción, que es recuperado en el proceso mediante una condensación y combinación de sales sódicas solubles o cálcicas precipitables.

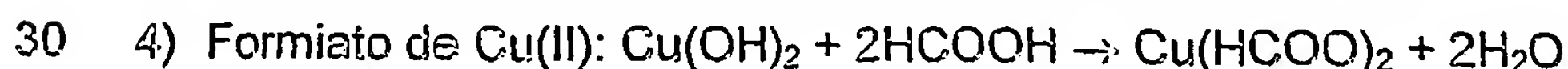
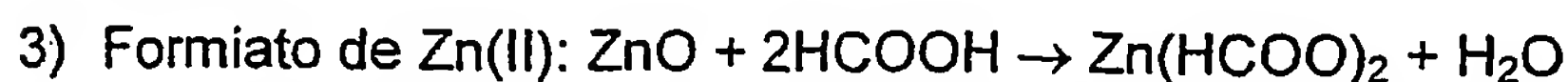
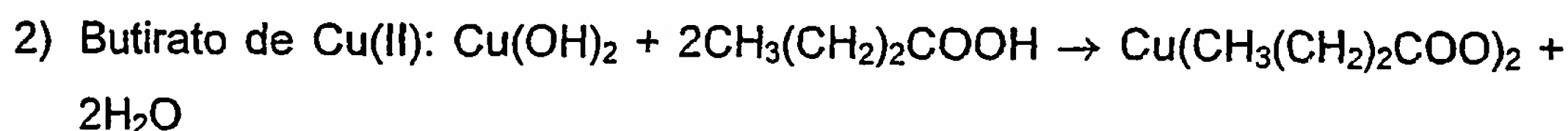
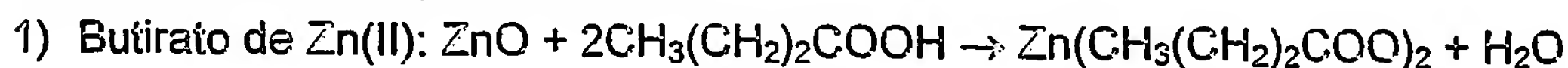
Tanto el ácido butírico como el fórmico se utilizan en líquido.

15

Para llevar a cabo la reacción puede utilizarse cualquier reactor o equipo. En el caso de las reacciones a pequeña escala en el laboratorio, se utilizó un vaso de precipitados como reactor y una varilla como agitador. Para una preparación a gran escala, es preferible una mezcladora equipada con agitadores de masa y una turbina intensificadora desgrumadora. Después de la agitación la reacción está acabada en minutos pero es conveniente dejarlo enfriar y secar durante una hora aproximadamente.

La reacción se da lugar de forma exotérmica según la siguiente ecuación:

25 Reacción de las sales de metales:



Reacción de formación de quelatos:

1) Aminoácido Metal: Aminoácido (p. ej. glicina) + Fuente de Metal = MAm

- 5 Cuando el ácido carboxílico y el compuesto metálico básico reaccionan se genera agua y calor. El agua y parte de ácido son eliminados continuamente del medio de reacción por el calor de reacción, la agitación continuada del producto y/o un sistema de vacío y limpieza.
- 10 En la preparación de formiato de zinc, el calor de la reacción es suficiente para evaporar el agua formada. En la preparación de butirato de zinc, butirato de cobre y formiato de cobre es necesario ayudar con un aporte de calor adicional.
- 15 El resultado es un producto seco y en forma de polvo en el caso de los butiratos. Tanto el formiato de zinc como el de cobre se obtienen en forma de partículas grandes que requieren molienda.
- 20 Los carboxilatos de metal divalente preparados por este proceso se obtienen con unos rendimientos que están por encima del 80%, aunque pueden conseguirse riquezas del 90%. Las pérdidas son recuperadas a través de un sistema de recuperación de gases con condensadores y combinación con sales sódicas solubles o cálcicas precipitables. Los productos se obtienen en forma de polvo seco pero pueden formar grumos debido a la presencia de
- 25 pequeñas cantidades de ácido no reaccionadas. En estos casos, es preferible moler para obtener un producto que podría ser utilizado directamente como suplemento alimentario. Este proceso de producción evita tratamiento posteriores a la reacción como son entre otros la concentración, la cristalización, la separación por filtración, decantación o centrifugación y el
- 30 secado por liofilización, que requiere el método acuoso convencional, salvando energía y costes.

En el caso de los carboxilato-aminoatos, en la fase previa de formación del

aminoato a partir del aminoácido y la sal en medio acuoso la solución se espesa. El compuesto obtenido se mezcla con el carboxilato de metal anteriormente descrito y se procede a eliminar el agua por medio del sistema de vacío y limpieza para adicionar sílice si conviene.

5

En el caso de la formación del carboxilato-metioninato hidroxianálogo, cuando a la mezcla de ácido carboxílico e hidroxianálogo de metionina se le adiciona el compuesto metálico básico se genera agua y calor. El agua es eliminada continuamente del medio de reacción por el calor de reacción y agitación

10

continuada del producto y/o sistema de vacío y limpieza.

Ejemplos de fabricación de carboxilatos metálicos

Procesos a escala de laboratorio

15

Ejemplo 1: Butirato de Zinc

Se preparó butirato de zinc por adición de 20.25 g de ZnO a 44 g de ácido butírico, en un vaso de precipitados (proporciones estequiométricas ZnO:ácido butírico 1:2). Se mezclaron rápidamente los reactivos agitando con una varilla de vidrio y permitiendo que los vapores formados salieran del vaso. La reacción alcanzó una temperatura de 55°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido blanco húmedo que se pasa a una rosca enfriadora o a temperatura ambiente que lo remueve para secarlo

20

25

zinc.

Ejemplo 2: Butirato de Cobre

30

Se preparó butirato de cobre por adición de 26.5 g de Cu(OH)₂ a 44 g de ácido butírico, en un vaso de precipitados (proporciones Cu(OH)₂:ácido butírico 1.1:2). Se mezclaron rápidamente los reactivos agitando con una varilla de

vidrio y permitiendo que los vapores formados salieran del vaso. La reacción alcanzó una temperatura de 65°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido azul-verdoso húmedo que se pasa a una rosca enfriadora o a temperatura ambiente que lo remueve para secarlo más rápidamente y ponerlo en disposición de ser molido a la granulometría que exija el mercado. Se obtuvo un producto con más de un 90% de butirato de cobre.

Ejemplo 3: Formiato de Zinc

10

Se preparó formiato de zinc por adición de 21.75 g de ZnO a 27 g de ácido fórmico (85%), en un vaso de precipitados (proporciones ZnO:ácido fórmico 1.1:2). Se mezclaron rápidamente los reactivos agitando con una varilla de vidrio y permitiendo que los vapores formados salieran del vaso. La reacción muy exotérmica, alcanzó una temperatura de 120°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido blanco húmedo que se pasa a una rosca enfriadora o a temperatura ambiente que lo remueve para secarlo más rápidamente y ponerlo en disposición de ser molido a la granulometría que exija el mercado. Se obtuvo un producto con más de un 85% de formiato de zinc. Requiere moltura final del producto.

20

Ejemplo 4: Formiato de Cobre

Se preparó formiato de cobre por adición de 24.5 g de Cu(OH)₂ a 27 g de ácido fórmico (85%), en un vaso de precipitados (proporciones estequiométricas Cu(OH)₂:ácido fórmico 1:2). Se mezclaron rápidamente los reactivos agitando con una varilla de vidrio y permitiendo que los vapores formados salieran del vaso. La reacción alcanzó una temperatura de 65°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido azul bastante húmedo que se pasa a una rosca enfriadora o a temperatura ambiente que lo remueve para secarlo más rápidamente y ponerlo en disposición de ser molido a la granulometría que exija el mercado. Se obtuvo un producto con más de un 85% de formiato de cobre. Requiere moltura final del producto.

25

30

- Cuando se trabaja en el laboratorio, es preferible separar el agua producida en la reacción en forma de vapor pero cuando se trabaja a escala puede ser aspirado de la mezcla de reacción exotérmica bajo presión reducida (vacío). Es
- 5 preferible emplear un mezclador bien aislado para retener el calor que desprende la reacción y evaporar el agua del producto.

Procesos a nivel industrial

- 10 Cuando se trabaja a escala se utiliza un primer reactor-mezclador (reactor tanque agitador = rta) con un agitador de disco plano con doble sierra de tipo Cowles de 1500 a 3000 rpm, conectado a través de una boca de descarga con válvula tajadera o de compuerta a una máquina-reactor (MHT 1200). Esta boca
- 15 de descarga consta de un sistema de cierre hermético que se acciona neumáticamente para permitir una rápida descarga del reactor. El segundo reactor consta de palas tipo vertedera o de arado, agitadores de masa de 200 a 400 rpm y dos turbinas intensificadoras desgrumadoras de 1500 a 3000 rpm. El reactor consta también de una doble camisa con aceite térmico o
- 20 preferiblemente vapor, a una temperatura de 80 a 130°C (preferentemente entre 90 y 110°C). A parte del movimiento de las palas agitadoras, la máquina consta de vacío por medio de ciclón-aspirador en cola, haciendo pasar dichas aspiraciones primero por un filtro de mangas que separa las partes sólidas de los vapores producidos por la reacción y, en segundo lugar, se somete al vapor
- 25 ya limpio de productos sólidos a un intercambiador de calor por condensación, recuperando el agua de reacción con parte de ácido (1-2%) para tratamiento posterior. En último lugar, el vapor restante pasa a través de un limpiador de gases tipo scrubber, con disolución de NaOH al 25% para neutralizar los vapores ácidos generados. Se trabaja en un recinto cerrado a presión negativa, recogiendo todos los vapores para ser tratados evitando la emisión de vapores
- 30 molestos al exterior (malos olores). Concluyendo, tanto el agua de reacción como el posible vapor quedan perfectamente controlados y limpios para ser utilizados en este mismo o en otros procesos. Se utilizan máquinas distintas, una para los productos que contienen zinc y otra para los productos de cobre.

Desde los depósitos-almacén de acero inoxidable (INOX AISI-304L) donde se recibe el ácido carboxílico, se inyecta en el primer reactor la cantidad necesaria de ácido con un dosificador magnético. Al mismo tiempo que el ácido carboxílico se adiciona el compuesto básico de metal divalente por medio de un dosificador con células de carga manteniendo la mezcla en agitación durante un tiempo que puede ir de 2 a 30 segundos. Después de este tiempo se abre la boca de descarga con válvula tajadera que separa los dos reactores y se deja caer la mezcla de reacción al segundo reactor, donde se mantiene en agitación hasta entre 1 y 5 minutos con las palas de tipo vertedera o de arado, en funcionamiento entre 200 y 600 rpm y las turbinas intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm.

Una vez concluida la reacción, se cierra la máquina y se pone en marcha el vacío que arrastrará en forma de vapor las moléculas de agua producidas en la misma reacción con parte del ácido (entre un 1 y un 2 %). Para resolver esta extracción de forma más inmediata, se mantienen en funcionamiento las turbinas intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm que romperán los posibles grumos y liberarán a mayor velocidad la humedad de las partículas, ayudados con el calor de la reacción y el calor de la doble camisa con aceite térmico o preferiblemente vapor entre 80 y 130°C. El tiempo total del proceso está entre 20 y 70 minutos.

Ejemplo 5: Butirato de cobre, a nivel industrial.

Se prepararon 200 Kg de butirato de cobre la máquina anteriormente descrita. En primer lugar se cargó el primer reactor con 140 Kg de ácido butírico y 85 Kg de $\text{Cu}(\text{OH})_2$ agitando con el agitador de disco plano con doble sierra a 2000 rpm durante 30 segundos. Después de este tiempo se abrió la boca de descarga con válvula tajadera dejando caer el producto al segundo reactor, donde se agitó durante 2 minutos con las palas tipo vertedera o arado a 400 rpm y las turbinas intensificadoras a 2000 rpm. A continuación se cerró la boca de descarga, se puso en funcionamiento el vacío para arrastrar el vapor de agua producido y se puso en marcha la turbina intensificadora a 2000 rpm para

romper los grumos formados y ayudar a la eliminación del agua. La temperatura de la reacción es de 65°C con lo que fue necesario ayudar con la doble camisa de aceite térmico o de preferiblemente, vapor, a 120°C para obtener un producto azul-verdoso seco y en forma de polvo. Las pérdidas
5 totales de la reacción son del 11 %, con una pérdida de ácido butírico del 1.3 % y con una pureza de producto de más del 90 %. El tiempo total del proceso fue aproximadamente de 50 minutos.

Ejemplos de fabricación de carboxilato-aminoatos metálicos

10

En el caso de la preparación de carboxilato-aminoatos metálicos a nivel industrial, el procedimiento varía como sigue: Al segundo reactor tipo lodige se le adiciona el compuesto básico de metal por medio de un dosificador con células de carga u otro sistema de dosificación. Desde los depósitos-almacén
15 de acero inoxidable (INOX AISI-304L) donde se recibe el ácido carboxílico, se inyecta lentamente en ese segundo reactor tipo lodige la cantidad necesaria de ácido con un dosificador magnético manteniendo la agitación con las palas vertedera o de arado en funcionamiento entre 200 y 600 rpm. Después de este tiempo de adición de ácido se ponen en funcionamiento las turbinas
20 intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm.

Mientras el carboxilato de metal está en el segundo reactor se procede a la fabricación del aminoato de metal en el primer reactor. Se adiciona el agua a 90°C y el sulfato de zinc o derivado de metal según el compuesto y se agita
25 hasta disolución. Posteriormente se adiciona en el caso del aminoato el aminoácido y si este lo requiere se añade entre 0.1% y 0.3% de sosa como neutralizante, se mantiene agitación hasta total quelación. Una vez concluida la quelación se abre la boca de descarga con válvula tajadera que separa los dos reactores y se deja caer la mezcla de reacción al segundo reactor.

30 Una vez vertido todo el aminoato sobre el carboxilato, se cierra la máquina y se pone en marcha el vacío, este durará hasta la descarga del producto final. El sistema de vacío arrastrará en forma de vapor las moléculas de agua producidas en la misma reacción con parte del ácido (entre un 1 y un 2 %), y el

- agua procedente del proceso de quelación. Para resolver esta extracción de forma más inmediata, se mantienen en funcionamiento las turbinas intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm que romperán los posibles grumos y liberaran a mayor velocidad la humedad de las partículas, ayudados con el calor de la reacción y el calor de la doble camisa con aceite térmico o preferiblemente vapor entre 80 y 130°C. Se procede a la adición de absorbente si fuera necesario El tiempo total del proceso está entre 20 y 70 minutos. En el producto seco obtenido se somete a un proceso adicional de molienda.
- 10 El orden puede cambiar sin verse afectada significativamente la calidad del producto.

Ejemplo 6: Formiato-aminoato (glicinato) (50%-50%) de Zinc, a nivel industrial.

- 15 Se prepararon 800 kg de formiato de zinc con la máquina anteriormente descrita. En primer lugar se cargó el reactor tipo lodige con 446 Kg de ZnO y se adicionó lentamente 554 Kg de ácido fórmico (85%), manteniendo en agitación con las palas vertederas en funcionamiento a 400 rpm. A continuación se cerró la boca de la máquina, se puso en funcionamiento el vacío para arrastrar el vapor de agua producido y se puso en marcha la turbina intensificadora a 2000 rpm para romper los grumos formados y ayudar a la eliminación del agua. La temperatura de la reacción es de 110-120°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido blanco húmedo.
- 20
- 25 Mientras se produce el carboxilato en el reactor tipo lodige y en paralelo se adiciona al primer reactor tanque agitador 131.3 Kg de agua y 686 Kg de sal del metal (sulfato de zinc heptahidratado) para posteriormente adicionar 180.1 Kg de aminoácido y 2.6 de sosa manteniendo la camisa de la marmita a 90°C y agitación constante.
- 30 Pasados 20 minutos se adicionan 70 kg de absorbente y se vierte el aminoato sobre el carboxilato para continuar con el proceso de secado. Finalmente se procede a la molienda para la obtención de la granulometría que exiga el

mercado. El producto final obtenido contiene 30% Zn, del cual un 30% procede del aminoato y un 70% procede del carboxilato.

5 Ejemplo 7: Formiato-aminoato (metioninato) (50%-50%) de Zinc, a nivel industrial.

Se prepararon 800 kg de formiato de zinc con la máquina anteriormente descrita. En primer lugar se cargó el primer reactor con 446.0 Kg de ZnO y 554.0 Kg de ácido fórmico (85%), agitando con el agitador de disco plano con
10 doble sierra a 2000 rpm durante 30 segundos. Después de este tiempo se abrió la boca de descarga con válvula tajadera dejando caer el producto al segundo reactor, donde se agitó durante 2 minutos con las palas tipo vertedera o arado a 400 rpm y las turbinas intensificadoras a 2000 rpm. A continuación se cerró la boca de descarga, se puso en funcionamiento el vacío para
15 arrastrar el vapor de agua producido y se puso en marcha la turbina intensificadora a 2000 rpm para romper los grumos formados y ayudar a la eliminación del agua. La temperatura de la reacción es de 110-120°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido blanco húmedo.

20 Tras verter el carboxilato del reactor tanque agitador al segundo reactor tipo lodige y en paralelo se adiciona al primer reactor 232.1 Kg de agua y 510.4 Kg de sal del metal (sulfato de zinc heptahidratado) para posteriormente adicionar 255.3 Kg de aminoácido y 2.3 de sosa manteniendo la camisa de la mamita a 90°C y agitación constante.

25 Pasados 20 minutos se adicionan 70 kg de absorbente y se vierte el aminoato sobre el carboxilato para continuar con el proceso de secado. Finalmente se procede a la molienda para la obtención de la granulometría que exiga el mercado. El producto final obtenido contiene 28% Zn, del cual un 25% procede del aminoato y un 75% procede del carboxilato.

Ejemplo 8: Formiato-aminoato (metioninato) (50%-50%) de Cobre, a nivel industrial

Se prepararon 800 kg de formiato de cobre con la máquina anteriormente descrita. En primer lugar se cargó el primer reactor con 486.0 Kg de $\text{Cu}(\text{OH})_2$ y 524.0 Kg de ácido fórmico (85%), agitando con el agitador de disco plano con doble sierra a 2000 rpm durante 30 segundos. Después de este tiempo se abrió la boca de descarga con válvula tajadera dejando caer el producto al segundo reactor, donde se agitó durante 2 minutos con las palas tipo vertedera o arado a 400 rpm y las turbinas intensificadoras a 2000 rpm. A continuación se cerró la boca de descarga, se puso en funcionamiento el vacío para arrastrar el vapor de agua producido y se puso en marcha la turbina intensificadora a 2000 rpm para romper los grumos formados y ayudar a la eliminación del agua. La temperatura de la reacción es de 110-120°C. Después de agitar durante 5 minutos, se obtiene el producto en forma de sólido azul húmedo.

Tras verter el carboxilato del reactor tanque agitador al segundo reactor tipo lodige y en paralelo se adiciona al primer reactor 131.3 Kg de agua y 542.0 Kg de sal del metal (sulfato de cobre pentahidratado) para posteriormente adicionar 324.1 Kg de aminoácido y 2.6 de sosa manteniendo la camisa de la marmita a 90°C y agitación constante.

Pasados 20 minutos se adicionan 70 kg de absorbente y se vierte el aminoato sobre el carboxilato para continuar con el proceso de secado. Finalmente se procede a la molienda para la obtención de la granulometría que exija el mercado. El producto final obtenido contiene 27% Cu, del cual un 25% procede del aminoato y un 75% procede del carboxilato.

Producción de carboxilato-metioninato hidroxianálogos

En el caso de carboxilato-metioninato hidroxianálogo la manera de proceder se describe a continuación:

Al segundo reactor tipo lodige se le adiciona el compuesto básico de metal por medio de un dosificador con células de carga y una cantidad de producto ya reaccionado. Desde los depósitos-almacén de acero inoxidable (INOX AISI-304L) donde se recibe la mezcla de ácido carboxílico y el metioninato hidroxianálogo, se inyecta lentamente en ese segundo reactor tipo lodige la cantidad necesaria de mezcla ácida con un dosificador magnético manteniendo la agitación con las palas vertedera o de arado en funcionamiento entre 200 y 600 rpm. Después de este tiempo de adición de ácido se ponen en funcionamiento las turbinas intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm que romperán los posibles grumos y liberarán a mayor velocidad la humedad de las partículas, ayudados con el calor de la reacción y el calor de la doble camisa con aceite térmico o preferiblemente vapor entre 80 y 130°C. El tiempo total del proceso está entre 20 y 70 minutos.

15 Ejemplo 9: Formiato-metioninato hidroxianálogo (HMA) (70%-30%) de Zinc, a nivel industrial

Seguidamente se describe el ejemplo a nivel industrial del formiato-metioninato hidroxianálogo de zinc. Al segundo reactor tipo lodige se le adiciona los 296.70 Kg de ZnO por medio de un dosificador con células de carga u otro sistema de dosificación. Desde los depósitos-almacén de acero inoxidable (INOX AISI-304L), se inyecta en el primer reactor tipo RTA, los 166.20 Kg de ácido fórmico (85%) y los 564.10 Kg de HMA (88.80%), se mezclan los ácidos, a temperatura ambiente y a presión atmosférica, hasta que quede una disolución homogénea. Una vez concluida la agitación se abre la boca de descarga con válvula tipo diafragma que separa los dos reactores y se deja dosificar lentamente sobre el óxido de zinc. Mientras se va adicionando la mezcla de los ácidos se mantiene una agitación con las palas vertederas en funcionamiento a 400 rpm y el vacío que arrastrará durante todo el periodo de fabricación el vapor de agua que se produzca en la misma reacción y parte de la mezcla de los ácidos (entre un 1 y un 2 %). Además, para resolver esta extracción de forma más inmediata, se mantienen en funcionamiento las turbinas intensificadoras entre 1500 y 3000 rpm que romperán los posibles grumos y liberaran a mayor velocidad la

humedad de las partículas, ayudados con el calor de la reacción 60°C-70°C y el calor de la doble camisa se mantiene una temperatura de 90°C, favoreciendo también a la evaporación del agua. El tiempo total del proceso está entre 20 y 70 minutos.

- 5 Finalmente se procede a la molienda para la obtención de la granulometría que exija el mercado. El producto final obtenido contiene 27% de Zn, del cual un 50% procede del metioninato hidroxianálogo y un 50% procede del carboxilato.

Experiencias comparativas de eficacia

10 PRUEBAS DE EFICACIA DE CARBOXILATOS METÁLICOS

Ejemplo 10: PRUEBA DE EFICACIA EN BROILERS: (pollos de 7 semanas aptos ya para el consumo)

15 OBJETIVOS:

Determinar la efectividad del formiato de cobre y butirato de cobre sobre los parámetros productivos de pollos broilers.

20 MATERIAL Y MÉTODOS

Animales y alojamiento:

- 25 Se utilizaron 1600 pollos broilers de 1 día de edad, de la estirpe Ross (sin diferenciación de sexos), alojados en 40 parques de 4m².

Tratamientos experimentales

- 30 Se utilizaron 5 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de cobre:

T-0: Dieta base + 0.0056% sulfato de cobre (20 ppm de cobre)

T-1: Dieta base + 0.0055% formiato de cobre (20 ppm de cobre)

T-2: Dieta base + 0.0073% butirato de cobre (20 ppm de cobre)

T-3: Dieta base + 0.0417% sulfato de cobre (150 ppm de cobre)

- 5 La dosis de cobre añadido se calculó teniendo en cuenta el contenido en cobre intrínseco de los ingredientes del pienso (unas 15 ppm) y la dosis máxima permitida en el pienso acabado (35 ppm de cobre) en el caso de los tratamientos T-0 a T-2, y la dosis con efecto promotor (170 ppm de cobre) en el caso del tratamiento T-3. Con la adición al pienso de 20 ppm de cobre en
10 forma de formiato o butirato de cobre, se pretendió obtener el mismo efecto promotor que con la dosis de 170 ppm de cobre adicionado como sulfato de cobre, pero respetando los niveles legales establecidos.

15 La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1, 2 y 3.

El modelo experimental fue un diseño de bloques al azar, con 8 réplicas por tratamiento. Cada réplica estuvo constituida por un lote de 40 animales.

20 Controles

El control de parámetros productivos se realizó a los 21 y 42 días de edad, se tomó el peso vivo y el consumo de alimento por lote.

- 25 El día 42 del experimento se escogieron al azar 2 animales de cada lote y se alojaron en jaulas por pares respetando su origen en cuanto a lote y tratamiento de procedencia. Durante los siguientes 4 días se procedió a realizar un estudio de la biodisponibilidad del cobre. Tras 20 horas de ayuno se tomó el peso vivo por jaula y se administraron los piensos experimentales durante 2 días, registrando el consumo de alimento. Posteriormente se volvió a
30 realizar un ayuno de 20 horas y se volvieron a pesar las aves por jaula. Se recogieron la totalidad de las heces por jaula durante los días que duró el balance. Tras pesar y homogeneizar la totalidad de las heces se tomó una muestra representativa de cada jaula para realizar el análisis de cobre. Se

calculó el porcentaje de cobre excretado según el cobre ingerido.

Análisis estadístico:

- 5 Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM (Modelo Lineal General) del programa estadístico SAS® (SAS Institute, 1996) aplicando el modelo de bloques al azar.

RESULTADOS

10

Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 4. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control. El consumo de alimento fue ligeramente menor en las aves alimentadas con butirato de cobre, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión, aunque de forma no significativa. Por tanto, el sulfato de cobre administrado a dosis de 150ppm produjo efectos de promotor del crecimiento respecto al control, tal y como es conocido. La administración de dosis más bajas de cobre en forma de formiato y butirato de cobre (20ppm) produjeron el mismo efecto promotor que la dosis de 150 ppm en forma de sulfato de cobre.

20

Los resultados de la biodisponibilidad del cobre se presentan en la Tabla 5. La mayor biodisponibilidad se observó en los tratamientos con formiato y butirato de cobre, lo cual demuestra una mayor absorción de esta forma mineral a nivel intestinal.

25

La suplementación de dietas para broilers con cobre en forma de sales de butírico y fórmico a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos, que puede considerarse efecto promotor del crecimiento. Por otro lado, dichas fuentes de cobre presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

30

Tabla 1: Composición de las dietas experimentales:

Ingredientes	0-21d	21-42d
Trigo	38.000	48.000
Maíz	22.579	16.050
Soja, 47 %	28.703	26.560
Soja extrusionada	2.877	3.831
Manteca	2.780	2.540
DL-metionina	0.259	0.238
L-lisina HCl	0.177	0.104
Carbonato cálcico	1.269	0.697
Fosfato dicálcico	1.486	1.259
Sal	0.446	0.312
Minerales y vitaminas ¹	0.400	0.400
Cloruro de colina, 50 %	0.023	0.012
Proteína de patata	1.000	
Análisis		
Proteína bruta, %	21.02	20.7
Grasa bruta %	9.21	1.14
Fibra bruta %	4.85	1.02
Humedad %	8.61	0.90

¹ Complemento vitamínico-mineral sin cobre.

5

10

Tabla 2: Adición de fuentes de cobre (%):

Ingredientes	T-0	T-1	T-2	T-3
Sulfato de cobre	0.0056			0.0417
Formiato de cobre		0.0055		
Butirato de cobre			0.0073	

5

Tabla 3: Análisis del contenido en cobre (ppm)

Tratamiento	0-21 d	21-42d
T-0	33.25	35.20
T-1	32.60	31.9
T-2	34.56	34.8
T-3	172.5	167.2

Tabla 4: Parámetros productivos:

Tratamiento	0-21 días				21-42 días				0-42 días			
	PV		IC		PV 42 d		GMD		GM		D	
	21 d	GMD	GMD	(g/d)	IC	(g)	GMD	(g)	CMD	(g/d)	CMD	IC
	(g)	(g)	(g)	(g/d)								
T-0	716 a	34.2 a	43.9	1.43	a	2172 a	69.2 a	149.3	2.16	a	50.6 a	98.2 1.94 a
T-1	755 b	36.1 b	49.6	1.37	b	2360 b	76.3 b	152.5	2.00	b	55.1 b	99.3 1.80 b
T-2	763 b	36.2 b	48.9	1.35	b	2358 b	75.9 b	147.2	1.94	b	55.1 b	97.2 1.76 b
T-3	756 b	35.9 b	49.7	1.38	b	2362 b	76.7 b	154.2	2.01	b	55.2 b	99.5 1.80 b
E.S.	11.4	0.5	0.76	0.014		35.02	1.32	2.52	0.036		1.23	1.27 0.031
Sig.	*	*	N.S	*		*	*	N.S	*		*	N.S *

A,b Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)
PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario; IC: Índice de conversión
ES: Error estándar; Sig.: Significación

Tabla 5: Balance de cobre de los 43 a los 46 días de edad:

Tratamiento	Consumo		Ingestión cobre (mg)	Excreción cobre (mg)	Biodisponibilidad	
	pienso	(g)			cobre (%)	%
T-0	206		7.3 ^a	4.08 ^a		43.73 ^a
T-1	222		7.1 ^a	3.12 ^a		55.94 ^b
T-2	210		7.3 ^a	2.99 ^a		59.09 ^b
T-3	206		652.4 ^b	397.3 ^b		39.11 ^a
E.S.	3.6		3.2	2.6		1.01
Sig.	N.S.		*	*		*

a,b Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

Ejemplo 11: PRUEBA DE EFICACIA EN LECHONES:

OBJETIVOS:

- 5 Determinar la efectividad del formiato de zinc y butirato de zinc sobre los parámetros productivos de lechones recién destetados.

MATERIAL Y MÉTODOS

10 Animales y alojamiento:

Se utilizaron 300 lechones (cruce de Large White y Landrace), 50% machos y 50% hembras, destetados a los 21 días de edad y alojados en 30 corrales con 10 animales cada uno (5 machos y 5 hembras).

15

Tratamientos experimentales

Se utilizaron 5 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de zinc:

20

T-0: Dieta base + 0.0275% óxido de zinc (220 ppm de zinc)

T-1: Dieta base + 0.0560% formiato de zinc (220 ppm de zinc)

T-2: Dieta base + 0.0797% butirato de zinc (220 ppm de zinc)

T-3: Dieta base + 0.2463% óxido de zinc (1970 ppm de zinc)

25

La dosis de zinc se calculó teniendo en cuenta el contenido en zinc de los ingredientes del pienso y la dosis máxima permitida (250 ppm de zinc en el pienso acabado) en el caso de los tratamientos T-0 a T-2, y la dosis con efecto promotor (2000 ppm) en el caso del tratamiento T-3. Con la adición al pienso de 220 ppm de zinc en forma de formiato o butirato de zinc, se pretendió obtener el mismo efecto promotor que con la dosis de 1970 ppm de cobre adicionado como óxido de zinc, pero respetando los niveles legales

30

establecidos.

La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 6, 7 y 8.
El periodo experimental fue de 21 días.

5

El modelo experimental fue un diseño de bloques al azar, con 6 réplicas por tratamiento. Cada réplica estuvo constituida por un lote de 10 animales.

Controles

10

El control de parámetros productivos se realizó al final del experimento, tomando el peso vivo, el crecimiento diario y el consumo de pienso.

Al final del experimento se seleccionaron al azar un macho y una hembra de cada lote para tomar una muestra de tejido hepático y analizar el contenido en zinc.

15

Análisis estadístico:

Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM (Modelo Lineal General) del programa estadístico SAS® (SAS Institute, 1996) aplicando el modelo de bloques al azar.

20

RESULTADOS

25

Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 9. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control. El consumo de alimento fue ligeramente menor en las aves alimentadas con butirato y formiato de zinc, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión, aunque de forma no significativa. Por tanto, el óxido de zinc administrado a dosis de 1970 ppm produjo efectos de promotor del crecimiento respecto al control, tal y como es conocido. La administración

30

de dosis más bajas de zinc en forma de formiato y butirato de zinc (220ppm) produjeron el mismo efecto promotor que la dosis de 1970 ppm).

Los resultados de la concentración hepática de zinc se presentan en la Tabla 5 10. La mayor concentración se observó en el tratamiento con óxido de zinc a la dosis de 1970 ppm y la menor en el tratamiento con óxido de zinc a la dosis de 220 ppm. Al determinar la relación del zinc en el hígado con el zinc en la dieta, se observa que la mayor relación se presenta en los animales alimentados con formiato y butirato de zinc, lo cual muestra una mayor biodisponibilidad del zinc 10 cuando se encuentra formando las sales de fórmico y butírico.

La suplementación de dietas de lechones con zinc en forma de sales de butírico y fórmico a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos, que puede considerarse efecto 15 promotor del crecimiento. Por otro lado, dichas fuentes de zinc presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

Tabla 6: Composición de las dietas experimentales:

Ingredientes	21-42d
Maíz	30.0
Trigo	5.0
Cebada	15.0
Soja (full fat)	14.0
Harina de pescado	9.9
Harina de soja (47%)	2.0
Aceite de soja	1.9
Suero delactosado	3.1
Suero dulce	17.0
L-lisina (78%)	0.2
L-Treonina (99%)	0.14
Metionina-OH	0.18
Carbonato cálcico	0.34
Fosfato dicálcico	0.85
Complejo vitamínico-mineral ¹	0.3
Análisis	
Proteína bruta, %	21.02
Grasa bruta %	7.20
Fibra bruta %	2.52
Humedad %	8.40

¹ Complemento vitamínico-mineral sin zinc.

Tabla 7: Adición de fuentes de zinc al pienso (%):

Ingredientes	T-0	T-1	T-2	T-3
Sulfato de cobre	0.0275			0.2463
Formiato de cobre		0.0560		
Butirato de cobre			0.0797	

5

Tabla 8: Análisis del contenido en zinc en las dietas (ppm):

Tratamiento	Zinc
T-0	241.2
T-1	232.2
T-2	252.3
T-3	1963.2

Tabla 9: Parámetros productivos de los 21 a los 42 días:

		21-28 días				21-42 días			
Tratamiento	PV 28 d (kg)	GMD (g)	CMD (g/d)	IC	PV 42 d (kg)	GMD (g)	CMD (g/d)	IC	
T-0	8.41 A	244.5 A	321.7	1.32 a	13.11 a	475.3 a	795.3	1.67 a	
T-1	8.76 ab	268.6 B	312.3	1.16 b	14.30 b	512.6 b	752.3	1.47 b	
T-2	8.99 B	262.9 ab	286.3	1.09 b	14.15 b	509.6 b	741.3	1.45 b	
T-3	9.01 B	273.5 B	312.2	1.14 b	13.97 ab	511.3 b	763.2	1.49 b	
E.S.	0.12	6.3	7.5	0.014	0.27	8.26	11.62	0.011	
Sig.	*	*	N.S	*	*	*	N.S	*	

a,b Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario; IC: Índice de conversión

ES: Error estándar; Sig.:

Significación

Tabla 10: Concentración hepática de zinc ($\mu\text{g/g}$):

Tratamiento	Zinc hepático	Relación Zn hepático/dieta
T-0	47.63a	19.8ab
T-1	59.21a	25.5c
T-2	56.3a	22.3bc
T-3	298.5b	15.2a
E.S	2.6	0.47
Sig.	*	*

a,b Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente ($P < 0.05$)

PRUEBAS COMPARATIVAS DE EFICACIA DE AMINOATO-CARBOXILATOS

Ejemplo 12: PRUEBA EN BROILERS:

5

OBJETIVOS:

Comparar la efectividad de los productos aminoato (metioninato) de zinc con el formiato de zinc y con el producto obtenido de la combinación de ambos compuestos que denominaremos el lo sucesivo como complejo aminoato-formiato de zinc, sobre los parámetros productivos en pollos broiler.

10

MATERIAL Y MÉTODOS

15 Animales y alojamiento:

Se utilizaron 192 pollos broilers de 1 día de edad, de la estirpe Ross (sin diferenciación de sexos), alojados en 16 jaulas de 4m^2 .

Tratamientos experimentales

Se utilizaron 4 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de zinc:

5

T-0: Dieta base + 50 ppm de zinc en forma de sulfato de zinc

T-1: Dieta base + 50 ppm de zinc en forma de formiato de zinc

T-2: Dieta base + 50 ppm de zinc en forma de aminoato de zinc

10 T-3: Dieta base + 50 ppm de zinc en forma de complejo aminoato-formiato de zinc

La dosis de zinc se calculó teniendo en cuenta el contenido en zinc de los ingredientes y las necesidades en zinc en el caso de los tratamientos T-0 a T-3. La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1 y 2

15

Controles

El control de parámetros productivos se realizó a los 21 y 42 días de edad, se tomó el peso vivo y el consumo de alimento por lote.

20

El día 42 del experimento se escogieron al azar 2 animales de cada lote y se alojaron en jaulas por pares respetando su origen en cuanto a lote y tratamiento de procedencia. Durante los siguientes 4 días se procedió a realizar un estudio de la biodisponibilidad del zinc. Tras 20 horas de ayuno se 25 tomó el peso vivo por jaula y se administraron los piensos experimentales durante 2 días, registrando el consumo de alimento. Posteriormente se volvió a realizar un ayuno de 20 horas y se volvieron a pesar las aves por jaula. Se recogieron la totalidad de las heces por jaula durante los días que duró el balance. Tras pesar y homogeneizar la totalidad de las heces se tomó una 30 muestra representativa de cada jaula para realizar el análisis de zinc. Se calculó el porcentaje de zinc excretado según el zinc ingerido.

Análisis estadístico:

Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del programa estadístico SAS.

5

RESULTADOS

Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control T-0. El consumo de alimento fue ligeramente menor en las aves alimentadas con formiato de zinc, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión, aunque de forma no significativa. La administración de zinc en forma de formiato y aminoato de zinc (50ppm) produjeron el mismo efecto, el tratamiento T-3 mejoró significativamente los parámetros productivos respecto a los tratamientos T-0, T-1 y T-2.

15

Los resultados de la biodisponibilidad del zinc se presentan en la Tabla 5. La mayor biodisponibilidad se observó en los tratamientos con formiato, aminoato de zinc y el complejo aminoato-formiato, lo cual demuestra una mayor absorción de esta forma mineral a nivel intestinal.

20

CONCLUSIONES

La suplementación de dietas para broilers con zinc en forma de sales de aminoácido y ácido fórmico a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos. Esta mejora fue más significativa cuando el producto administrado se hizo en forma de complejo aminoácido-formiato de zinc, debido a un efecto sinérgico de ambos productos combinados. Por otro lado, dichas fuentes de zinc presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

25

30

Tabla 11: Composición de las dietas experimentales %:

Ingredientes	0-21d	21-42d
Trigo	38,00	48,00
Maíz	22,58	16,05
Soja, 47 %	28,70	26,56
Soja extrusionada	2,87	3,83
Manteca	2,78	2,54
DL-metionina	0,259	0,238
L-lisina HCl	0,177	0,104
Carbonato cálcico	1,269	0,697
Fosfato dicálcico	1,486	1,25
Sal	0,446	0,312
Minerales y vitaminas ¹	0,400	0,400
Cloruro de colina, 50 %	0,023	0,012
Proteína de patata	1,00	
Análisis		
Proteína bruta, %	21.02	20.7
Grasa bruta %	9.21	1.14
Fibra bruta %	4.85	1.02
Humedad %	8.61	0.90

¹ Complemento vitamínico-mineral sin zinc.

Tabla 12: Análisis del contenido en zinc (ppm):

Tratamiento	0-21 d	21-42d
T-0	60,32	58,05
T-1	61,35	59,75
T-2	58,29	62,10
T-3	62,35	60,25

Tabla 13: Parámetros productivos :

Tratamiento	0-21 días				21-42 días				0-42 días							
	PV 21		GMD		CMD		IC		PV 42		GMD		CMD		IC	
	d	(g)	d	(g)	d	(g/d)	d	(g/d)	d	(g)	d	(g)	d	(g/d)	d	(g/d)
T-0	705 a	33,6 a	47,3	1,40 a	2250 a	73,6 a	156,3	2,12 a	53,5 a	101,7	1,90 a					
T-1	740 b	35,2 b	48,3	1,37 b	2310 b	74,8 b	152,5	2,03 b	55,0 b	100,4	1,82 b					
T-2	750 b	35,7 b	48,1	1,35 b	2340 b	75,7 b	155,2	2,05 b	55,7 b	101,7	1,82 b					
T-3	790 c	37,6 c	50,5	1,34 c	2430 c	78,1 c	150,2	1,92 c	57,8 c	100,4	1,73 c					
Sig.	*	*	N.S	*	*	*	N.S	*	*	*	*	N.S	*	*	*	*

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario; IC: Índice de conversión

Sig.: Significación

Tabla 14: Balance de zinc de los 43 a los 46 días de edad:

Tratamiento	Consumo pienso		Ingestión		Excreción		Biodisponibilidad	
	(g)		zinc (mg)		zinc (mg)		%	
T-0	206		12,4 ^a		8,34 ^a		33,0 ^a	
T-1	222		13,3 ^a		7,20 ^b		45,8 ^b	
T-2	210		12,6 ^a		7,35 ^b		42,6 ^b	
T-3	206		12,4 ^a		6,01 ^c		51,5 ^c	
Sig.	N.S.		N.S.		*		*	

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

Ejemplo 13: PRUEBA EN BROILERS:**OBJETIVOS:**

- 5 Comparar la efectividad de los productos aminoato de cobre con el formiato de cobre y con el producto obtenido de la combinación de ambos compuestos que denominaremos el lo sucesivo como complejo aminoato-formiato de cobre, sobre los parámetros productivos en pollos broiler.

10 MATERIAL Y MÉTODOS**Animales y alojamiento:**

- 15 Se utilizaron 500 pollos broilers de 1 día de edad, de la estirpe Ross (sin diferenciación de sexos), alojados en 20 parques de 4m².

Tratamientos experimentales

- 20 Se utilizaron 4 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de cobre:

- T-0: Dieta base + 25 ppm de cobre en forma de sulfato de cobre
T-1: Dieta base + 25 ppm de cobre en forma de formiato de cobre
T-2: Dieta base + 25 ppm de cobre en forma de aminoato de cobre
25 T-3: Dieta base + 25 ppm de cobre en forma de complejo aminoato-formiato de cobre

- La dosis de cobre se calculó teniendo en cuenta el contenido en cobre de los ingredientes y las necesidades en cobre en el caso de los tratamientos T-0 a T-
30 3. La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1 y 2.

Controles

El control de parámetros productivos se realizó a los 21 y 42 días de edad, se tomó el peso vivo y el consumo de alimento por lote.

5

El día 42 del experimento se escogieron al azar 2 animales de cada lote y se alojaron en jaulas por pares respetando su origen en cuanto a lote y tratamiento de procedencia. Durante los siguientes 4 días se procedió a realizar un estudio de la biodisponibilidad del cobre. Tras 20 horas de ayuno se
10 tomó el peso vivo por jaula y se administraron los piensos experimentales durante 2 días, registrando el consumo de alimento. Posteriormente se volvió a realizar un ayuno de 20 horas y se volvieron a pesar las aves por jaula. Se recogieron la totalidad de las heces por jaula durante los días que duró el balance. Tras pesar y homogeneizar la totalidad de las heces se tomó una
15 muestra representativa de cada jaula para realizar el análisis de cobre. Se calculó el porcentaje de cobre excretado según el cobre ingerido.

Análisis estadístico:

20 Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del programa estadístico SAS.

RESULTADOS

25 Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control T-0. El consumo de alimento fue ligeramente menor en las aves alimentadas con formiato de cobre, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión, aunque de forma no significativa. La
30 administración de cobre en forma de formiato y aminoato de cobre (25 ppm) produjeron el mismo efecto, el tratamiento T-3 mejoró significativamente los parámetros productivos respecto a los tratamientos T-0, T-1 y T-2.

Los resultados de la biodisponibilidad del cobre se presentan en la Tabla 5. La mayor biodisponibilidad se observó en los tratamientos con formiato, aminoato de cobre y el complejo aminoato-formiato, lo cual demuestra una mayor absorción de esta forma mineral a nivel intestinal.

CONCLUSIONES

La suplementación de dietas para broilers con cobre en forma de sales de metionina y ácido fórmico a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos. Esta mejora fue más significativa cuando el producto administrado se hizo en forma de complejo aminoato-formiato de cobre, debido a un efecto sinérgico de ambos productos combinados. Por otro lado, dichas fuentes de cobre presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

Tabla 15: Composición de las dietas experimentales %:

Ingredientes	0-21d	21-42d
Trigo	38,00	48,00
Maíz	22,58	16,05
Soja, 47 %	28,70	26,56
Soja extrusionada	2,87	3,83
Manteca	2,78	2,54
DL-metionina	0,259	0,238
L-lisina HCl	0,177	0,104
Carbonato cálcico	1,269	0,697
Fosfato dicálcico	1,486	1,25
Sal	0,446	0,312
Minerales y vitaminas ¹	0,400	0,400
Cloruro de colina, 50 %	0,023	0,012
Proteína de patata	1,00	
Análisis		
Proteína bruta, %	21.02	20.7
Grasa bruta %	9.21	1.14
Fibra bruta %	4.85	1.02
Humedad %	8.61	0.90

¹ Complemento vitamínico-mineral sin cobre.

Tabla 16: Análisis del contenido en cobre (ppm):

Tratamiento	0-21 d	21-42d
T-0	31,5	32,8
T-1	33,5	32,5
T-2	32,7	33,0
T-3	33,8	35,5

Tabla 17: Parámetros productivos:

Tratamiento	0-21 días				21-42 días				0-42 días							
	PV 21		CMD		IC		PV 42		GMD		CMD		IC			
	d	(g)	GMD	(g)	GMD	(g/d)	d	(g)	GMD	(g)	GMD	(g/d)	GMD	(g)	CMD	(g/d)
T-0	695 a	31,6 a	45,3	1,43 a	2200 a	71,6 a	160,1	2,23 a	51,6 a	102,7	1,99 a					
T-1	730 b	34,2 b	47,3	1,38 b	2350 b	77,1 c	158,3	2,05 b	55,2 b	103,0	1,87 b					
T-2	750 b	34,7 b	47,1	1,36 b	2300 b	73,8 b	154,0	2,08 b	54,0 b	100,5	1,86 b					
T-3	775 c	39,6 c	53,5	1,35 b	2450 c	79,7 c	152,5	1,92 c	57,6 c	103,0	1,78 c					
Sig.	*	a	N.S	*	*	*	N.S	*	*	N.S	*					

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario; IC: Índice de conversión

Sig.: Significación

Tabla 13: Balance de cobre de los 43 a los 46 días de edad:

Tratamiento	Consumo pienso (g)	Ingestión cobre (mg)	Excreción cobre (mg)	Biodisponibilidad %
T-0	206	67,98 ^a	20,4 ^a	30,0 ^a
T-1	222	73,26 ^a	36,9 ^b	50,5 ^b
T-2	210	69,3 ^a	29,5 ^b	42,6 ^b
T-3	206	68,0 ^a	37,7 ^c	55,5 ^c
Sig.	NS	NS	*	*

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

Ejemplo 14: PRUEBA DE EFICACIA EN LECHONES:**OBJETIVOS:**

- 5 Comparar la efectividad de los productos aminoato de zinc, formiato de zinc y el producto obtenido de la combinación de ambos compuestos que denominaremos en lo sucesivo complejo de zinc, sobre los parámetros productivos en lechones recién destetados.

10 MATERIAL Y MÉTODOS**Animales y alojamiento:**

- 15 Se utilizaron 48 lechones (Large White * Large White x Landrace), 50% machos y 50% hembras, destetados a los 21 días de edad y alojados en 8 corrales con 6 animales cada uno (3 machos y 3 hembras).

Tratamientos experimentales

- 20 Se utilizaron 5 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de zinc:

T-0: Dieta base + 130 ppm de zinc en forma de óxido de zinc

T-1: Dieta base + 130 ppm de zinc en forma de formiato de zinc

- 25 T-2: Dieta base + 130 ppm de zinc en forma de aminoato de zinc

T-3: Dieta base + 130 ppm de zinc en forma de complejo aminoato-formiato de zinc

- 30 La dosis de zinc se calculó teniendo en cuenta el contenido en zinc de los ingredientes y la dosis máxima permitida (150 ppm) en todos los tratamientos.

La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1 y 2.

El periodo experimental fue de 29 días.

Controles

5

El control de parámetros productivos se realizó al final del experimento, tomando el peso vivo, el crecimiento diario y el consumo de pienso.

10

Al final del experimento se seleccionaron al azar un macho y una hembra de cada lote para tomar una muestra de tejido hepático y analizar el contenido en zinc.

Análisis estadístico:

15

Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del programa estadístico SAS.

RESULTADOS

20

Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control. El consumo de alimento fue ligeramente menor en los lechones alimentados con las fuentes orgánicas de zinc, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión.

25

CONCLUSIONES

30

La suplementación de dietas de lechones con zinc en forma de sales de fórmico y aminoácido a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos, que puede considerarse efecto promotor del crecimiento. Estas mejoras son mayores cuando el zinc se administró en forma de complejo aminoato-formiato de zinc. Por otro lado,

dichas fuentes de zinc presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

Tabla 19: Composición de las dietas experimentales:

Ingredientes	
Maíz	30.0
Trigo	5.0
Cebada	15.0
Soja (full fat)	14.0
Harina de pescado	9.9
Harina de soja (47%)	2.0
Aceite de soja	1.9
Suero delactosado	3.1
Suero dulce	17.0
L-lisina (78%)	0.2
L-Treonina (99%)	0.14
Metionina-OH	0.18
Carbonato cálcico	0.34
Fosfato dicálcico	0.85
Complejo vitamínico-mineral ¹	0.3
Análisis	
Proteína bruta, %	21.02
Grasa bruta %	7.20
Fibra bruta %	2.52
Humedad %	8.40

¹ Complemento vitamínico-mineral sin zinc.

Tabla 20: Análisis del contenido en zinc en las dietas (ppm):

Tratamiento	Zinc
T-0	153,4
T-1	133,5
T-2	155,4
T-3	145,3

5

Tabla 21: Parámetros productivos de los 21 a los 50 días:

Tratamiento	21-50 días						
	GPV 21- 50 d		GMD		CMD		IC
	(kg)		(g)		(g/d)		
T-0	11,40	a	393,1	a	795.3	2,02	a
T-1	12,50	b	431,0	b	752.3	1,75	b
T-2	12,75	b	439,6	b	741.3	1,68	b
T-3	13,70	c	472,4	c	763.2	1,62	c
Sig.	*		*		N.S		*

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente ($P < 0.05$)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario;

IC: Índice de conversión; GPV Ganancia de peso vivo

ES: Error estándar; Sig.: Significación

Ejemplo 15: PRUEBA DE EFICACIA EN LECHONES:**OBJETIVOS:**

- 5 Comparar la efectividad de los productos aminoato de cobre, formiato de cobre y el producto obtenido de la combinación de ambos compuestos que denominaremos en lo sucesivo complejo de cobre, sobre los parámetros productivos en lechones recién destetados.

10 MATERIAL Y MÉTODOS**Animales y alojamiento:**

- 15 Se utilizaron 48 lechones (Large White * Large White x Landrace), 50% machos y 50% hembras, destetados a los 21 días de edad y alojados en 8 corrales con 6 animales cada uno (3 machos y 3 hembras).

Tratamientos experimentales

- 20 Se utilizaron 5 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de cobre:

- T-0: Dieta base + 125 ppm de cobre en forma de sulfato de cobre
T-1: Dieta base + 125 ppm de cobre en forma de formiato de cobre
25 T-2: Dieta base + 125 ppm de cobre en forma de aminoato de cobre
T-3: Dieta base + 125 ppm de cobre en forma de complejo aminoato-formiato de cobre.

- 30 La dosis de cobre se calculó teniendo en cuenta el contenido en cobre de los ingredientes y la dosis máxima permitida (175 ppm) en todos los tratamientos.

La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1 y 2.

El periodo experimental fue de 21 días.

Controles

5

El control de parámetros productivos se realizó al final del experimento, tomando el peso vivo, el crecimiento diario y el consumo de pienso.

10 Al final del experimento se seleccionaron al azar un macho y una hembra de cada lote para tomar una muestra de tejido hepático y analizar el contenido en cobre.

Análisis estadístico:

15 Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del programa estadístico SAS.

RESULTADOS

20 Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. Los tratamientos T-1 a T-3, produjeron en todos los periodos mejores parámetros productivos respecto al control. El consumo de alimento fue ligeramente menor en los lechones alimentados con las fuentes orgánicas de cobre, lo cual produjo una mejora en el índice de conversión.

25

CONCLUSIONES

30 La suplementación de dietas de lechones con cobre en forma de sales de fórmico y aminoácido a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos, que puede considerarse efecto promotor del crecimiento. Estas mejoras son mayores cuando el cobre se administró en forma de complejo aminoato-formiato de cobre. Por otro lado,

dichas fuentes de cobre presentan mayor biodisponibilidad, por lo que se ve reducida la eliminación de residuos al medio ambiente.

Tabla 22: Composición de las dietas experimentales:

Ingredientes	
Maíz	30.0
Trigo	5.0
Cebada	15.0
Soja (full fat)	14.0
Harina de pescado	9.9
Harina de soja (47%)	2.0
Aceite de soja	1.9
Suero delactosado	3.1
Suero dulce	17.0
L-lisina (78%)	0.2
L-Treonina (99%)	0.14
Metionina-OH	0.18
Carbonato cálcico	0.34
Fosfato dicálcico	0.85
Complejo vitamínico-mineral ¹	0.3
Análisis	
Proteína bruta, %	21.02
Grasa bruta %	7.20
Fibra bruta %	2.52
Humedad %	8.40

¹ Complemento vitamínico-mineral sin cobre.

Tabla 23: Análisis del contenido en cobre en las dietas (ppm):

Tratamiento	Cobre
T-0	140,5
T-1	143,5
T-2	138,5
T-3	140,0

Tabla 24: Parámetros productivos de los 21 a los 42 días:

Tratamiento	21-42 días						
	GPV 21- 42 d		GMD		CMD		IC
	(kg)		(g)		(g/d)		
T-0	6,5	a	309,5	a	650,5	2,10	a
T-1	7,5	b	360,5	b	665,0	1,85	b
T-2	7,25	b	345,0	b	660,5	1,91	b
T-3	7,75	c	370,0	c	650,5	1,75	c
Sig.	*		*		N.S		*

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario;

IC: Índice de conversión; GPV Ganancia de peso vivo

ES: Error estándar; Sig.: Significación

5 **EJEMPLO 16 :PRUEBA EN BROILERS:**

OBJETIVOS:

10 Comparar la efectividad de los productos carboxilato de zinc (formiato de zinc) y el producto obtenido de la combinación de la sal de zinc del hidroxianálogo de metionina y el carboxilato de zinc.

MATERIAL Y MÉTODOS

Animales y alojamiento:

- 5 Se utilizaron 160 pollos broilers de 1 día de edad, de la estirpe Ross (sin diferenciación de sexos), alojados en jaulas en grupos de 10 animales.

Tratamientos experimentales

- 10 Se utilizaron 2 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de zinc:

T-1: Dieta base + 150 ppm de zinc en forma de formiato de zinc

T-2: Dieta base + 150 ppm de zinc en forma de complejo metionina

- 15 hidroxianálogo-formiato de zinc

Controles

- 20 El control de parámetros productivos se realizó a los 21 días de edad, se tomó el peso vivo y el consumo de alimento por lote.

Análisis estadístico:

- 25 Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del programa estadístico SAS.

RESULTADOS

- 30 Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. El tratamiento T2, produjeron en este periodo mejores parámetros productivos respecto al control T-1. El consumo de alimento fue ligeramente menor en las aves alimentadas con complejo formiato-metionato hidroxianálogo de zinc, lo

cual produjo una mejora en el índice de conversión.

CONCLUSIONES

- 5 La suplementación de dietas para broilers con zinc en forma de complejos formiato - metionina hidroxianáloga a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos.

Tabla 25: Composición de las dietas experimentales %:

Ingredientes	0-21d
Trigo	38,00
Maíz	22,58
Soja, 47 %	28,70
Soja extrusionada	2,87
Manteca	2,78
DL-metionina	0,259
L-lisina HCl	0,177
Carbonato cálcico	1,269
Fosfato dicálcico	1,486
Sal	0,446
Minerales y vitaminas ¹	0,400
Cloruro de colina, 50 %	0,023
Proteína de patata	1,00
Análisis	
Proteína bruta, %	21.02
Grasa bruta %	9.21
Fibra bruta %	4.85
Humedad %	8.61

¹ Complemento vitamínico-mineral sin zinc.

Tabla 26: Análisis del contenido en zinc (ppm):

Tratamiento	0-21 d
T-1	160
T-2	165

Tabla 27: Parámetros productivos:

Tratamiento	0-21 días				
	PV 21 d	GMD	CMD	IC	
	(g)	(g)	(g/d)		
T-1	790 b	37,6 b	47,5	1,26	b
T-2	820 a	39,0 a	47,0	1,20	a
Sig.	*	*	N.S	*	

a,b, Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente ($P < 0.05$)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario; IC: Índice de conversión

Sig.: Significación

5

EJEMPLO 17 : PRUEBA DE EFICACIA EN LECHONES:

OBJETIVOS:

- 10 Comparar la efectividad de los productos carboxilato de zinc (formiato de zinc) y el producto obtenido de la combinación de la sal de zinc del hidroxianálogo de metionina y el carboxilato de zinc en lechones recién destetados.

MATERIAL Y MÉTODOS

Animales y alojamiento:

- 5 Se utilizaron 24 lechones (Large White * Large White x Landrace), 50% machos y 50% hembras, destetados a los 21 días de edad y alojados en 4 corrales con 6 animales cada uno (3 machos y 3 hembras).

Tratamientos experimentales

10

Se utilizaron 2 tratamientos experimentales constituidos por una misma dieta basal a la cual se le añadieron diferentes fuentes de zinc:

T-1: Dieta base + 150 ppm de zinc en forma de formiato de zinc

- 15 T-2: Dieta base + 150 ppm de zinc en forma de complejo metionina hidroxianáloga-formiato de zinc

La dosis de zinc se calculó teniendo en cuenta el contenido en zinc de los ingredientes y la dosis máxima permitida (150 ppm) en todos los tratamientos.

20

La composición de las dietas y su análisis se presenta en la Tablas 1 y 2.

El periodo experimental fue de 20 días.

25 Controles

El control de parámetros productivos se realizó al final del experimento, tomando el peso vivo, el crecimiento diario y el consumo de pienso.

30 Análisis estadístico:

Se realizó un análisis de varianza mediante el procedimiento GLM del

programa estadístico SAS.

RESULTADOS

- 5 Los resultados de los parámetros productivos se muestran en la Tabla 3. El tratamiento T-2 produjo mejores resultados en cuanto a índice de conversión y crecimiento que el tratamiento T-1, estos datos corroboran las experiencias anteriores realizadas en pollos de engorde.

10 CONCLUSIONES

- La suplementación de dietas de lechones con zinc en forma de sales de complejos metionina – hidroxianáloga formiato de zinc a las dosis establecidas por la legislación producen una mejora en los parámetros productivos, que
15 puede considerarse efecto promotor del crecimiento.

Tabla 28: Composición de las dietas experimentales:

Ingredientes	
Maiz	28.0
Cebada	17.0
Soja (full fat)	15.0
Harina de pescado	10.0
Harina de soja (47%)	2.0
Aceite de soja	2.0
Suero delactosado	2.0
Suero dulce	19.0
L-lisina (78%)	0.2
L-Treonina (99%)	0.14
Metionina-OH	0.15
Carbonato cálcico	0.35
Fosfato dicálcico	0.85
Complejo vitamínico-mineral ¹	0.3
Análisis	
Proteína bruta, %	21.0
Grasa bruta %	7.5
Fibra bruta %	3.0
Humedad %	7.5

¹ Complemento vitamínico-mineral sin zinc.

Tabla 29: Análisis del contenido en zinc en las dietas (ppm):

Tratamiento	Zinc
T-1	165,4
T-2	168,5

5

Tabla 30: Parámetros productivos de los 21 a los 41 días:

Tratamiento	21-41 días							
	GPV 21- 41 d		GMD		CMD		IC	
	(kg)		(g)		(g/d)			
T-1	8,00	b	400,0	b	655,0	1,63	b	
T-2	9,00	b	450,0	a	660,0	1,47	a	
Sig.	N.S.		*		N.S		*	

a,b,c Los valores en la misma columna con diferente superíndice difieren significativamente (P<0.05)

PV: Peso vivo; GMD: Ganancia media diaria; CMD: Consumo medio diario;

IC: Índice de conversión; GPV Ganancia de peso vivo

ES: Error estándar; Sig.: Significación

REIVINDICACIONES

1.- Proceso para preparar carboxilatos metálicos secos y en forma de polvo particulado con la fórmula $M(RCOO)_2$, donde M es el catión metálico divalente zinc (Zn^{2+}) o cobre (Cu^{2+}), R puede ser H o un grupo $CH_3(CH_2)_2-$, caracterizado porque comprende las siguientes fases:

- i) Mezclar un ácido carboxílico ($RCOOH$) en proporción estequiométrica con un compuesto básico seco del metal divalente, en ausencia de disolventes, para dar lugar a una reacción exotérmica que genera agua como subproducto.
- ii) Mantener dicha reacción exotérmica en agitación durante el tiempo suficiente para la eliminación del agua, dando lugar a un carboxilato de $Zn(II)$ o $Cu(II)$.

2.- Proceso según la reivindicación 1 caracterizado porque se evita el paso extra de recuperar el carboxilato de $Zn(II)$ o $Cu(II)$ formado, mediante tratamientos posteriores a la reacción como son entre otros la concentración, la cristalización, la separación por filtración, decantación o centrifugación y el secado por liofilización.

3.- Proceso según la reivindicación 1 caracterizado porque utiliza como compuesto metálico básico el óxido de zinc.

4.- Proceso según la reivindicación 1 caracterizado porque utiliza como compuesto metálico básico el hidróxido de cobre.

5.- Proceso según la reivindicación 1 caracterizado porque utiliza como ácido carboxílico el ácido fórmico.

6.- Proceso según la reivindicación 1 caracterizado porque utiliza como ácido carboxílico el ácido butírico.

7.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 6 caracterizado porque se lleva a cabo con agitación rápida del ácido carboxílico y el compuesto metálico básico.

- 8.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 7 caracterizado porque mantiene la agitación del producto reaccionado en el propio reactor-mezclador, en caliente, y los vapores, son absorbidos por el sistema de vacío y limpieza, con el objetivo de eliminar el agua formada.
- 9.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 8 caracterizado porque la relación molar de ácido carboxílico y metálica es aproximadamente 2:1, pudiendo trabajar con un exceso del 3-6% en peso, tanto del compuesto metálico como del ácido carboxílico.
- 10.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 9 caracterizado porque los compuestos básicos metálicos empleados se utilizan en forma de partículas con un tamaño inferior a 6,5 mm.
- 11.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 10 caracterizado porque se obtienen carboxilatos metálicos con rendimientos superiores al 80%.
- 12.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 11 caracterizado porque la reacción exotérmica se mantiene en agitación durante 1-5 minutos en la etapa ii).
- 13.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 12 caracterizado porque la mezcla en la etapa i) se lleva a cabo en un rango de 1500-3000 rpm y en la etapa ii) a 200-400 rpm, y suplementando la agitación en esta etapa ii) con turbinas intensificadoras desgrumadoras que trabajan en rangos del orden de 1500-3000 rpm.
- 14.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 13 caracterizado porque la etapa i) tiene una duración entre 2-30 segundos.
- 15.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 14 caracterizado porque la etapa i) de mezcla transcurre en un reactor diferente al de la etapa ii).
- 16.- Proceso según las reivindicaciones 1 a 15 caracterizado porque en la etapa ii) además de agua se eliminan los ácidos orgánicos sin reaccionar.

17.- Butirato de Zinc obtenible según el proceso de las reivindicaciones 1 a 16 caracterizado por consistir en un polvo particulado con una pureza superior al 90%.

18.- Butirato de Cobre obtenible según el proceso de las reivindicaciones 1 a 16 caracterizado por consistir en un polvo particulado con una pureza superior al 90%.

19.- Formiato de Zinc obtenible según el proceso de las reivindicaciones 1 a 16 caracterizado por consistir en un polvo particulado con una pureza superior al 85%.

20.- Formiato de Cobre obtenible según el proceso de las reivindicaciones 1 a 16 caracterizado por consistir en un polvo particulado con una pureza superior al 85%.

21.- Uso del Butirato de Zinc de la reivindicación 17 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

22.- Uso del Butirato de Cobre de la reivindicación 18 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

23.- Uso del Formiato de Zinc de la reivindicación 19 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

24.- Uso del Formiato de Cobre de la reivindicación 20 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

25.- Proceso según la reivindicación 16, caracterizado porque los ácidos orgánicos sin reaccionar son recuperados por un sistema de condensación y combinación con sales sódicas solubles o cálcicas precipitables.

26.- Proceso según la reivindicación 1, en el que se vierte sobre el carboxilato formado un aminoato previamente preparado y se procede a la eliminación de agua, dando lugar a un carboxilato-aminoato de metal seco.

27.- Proceso según la reivindicación 26, en el que el carboxilato es formiato de zinc (II) o formiato de cobre (II).

28.- Proceso según la reivindicación 26, en el que el aminoato es glicinato de zinc (II), glicinato de cobre (II), metioninato de zinc (II) o metioninato de cobre (II).

29.- Proceso según las reivindicaciones 26 a 28, en el que el carboxilato es formiato de zinc (II) y el aminoato es glicinato de zinc (II).

30.- Proceso según las reivindicaciones 26 a 28, en el que el carboxilato es formiato de zinc (II) y el aminoato es metionato de zinc (II).

31.- Proceso según las reivindicaciones 26 a 28, en el que el carboxilato es formiato de cobre (II) y el aminoato es glicinato de cobre (II).

32.- Proceso según las reivindicaciones 26 a 28, en el que el carboxilato es formiato de cobre (II) y el aminoato es metioninato de cobre (II).

33.- Proceso según una cualquiera de las reivindicaciones 26 a 32, en el que la relación de los porcentajes en peso de carboxilato y aminoato comprende un intervalo que va desde 30/70 hasta 70/30.

34.- Proceso según cualquiera de las reivindicaciones 26 a 33, en el que la eliminación del agua se consigue añadiendo un absorbente y calentando entre 90-98°C.

35.- Proceso según la reivindicación 34, en el que el producto seco obtenido se somete a un proceso adicional de molienda.

36.- Proceso según cualquiera de las reivindicaciones 26 a 33, en el que la eliminación del agua se consigue sometiendo la mezcla de carboxilato y aminoato a condiciones de vacío y agitando con turbinas intensificadoras desgrumadoras a una velocidad de 1500-3000 rpm.

37.- Proceso según la reivindicación 36, en el que la temperatura se mantiene entre 80°C y 130°C.

38.- Uso del formiato-glicinato de zinc (II) obtenido según la reivindicación 29 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

39.- Uso del formiato-metioninato de zinc (II) obtenido según la reivindicación 30, como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

40.- Uso del formiato-glicinato de cobre (II) obtenido según la reivindicación 31, como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

41.- Uso del formiato-metioninato de cobre (II) obtenido según la reivindicación 32, como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.

42.- Proceso según la reivindicación 1, en el que previamente a la mezcla con la base de metal, se vierte sobre el ácido carboxílico un hidroxianálogo de metionina, dando lugar a un carboxilato-metioninato hidroxianálogo de metal divalente.

43.- Proceso según la reivindicación 42, en el que el ácido carboxílico, el hidroxianálogo de metionina y la base de metal se mezclan en una relación molar 2:2:2.

44.- Proceso según las reivindicaciones 42 y 43, en el que la mezcla del ácido carboxílico y el hidroxianálogo de metionina se produce en un primer reactor diferente al de la adición del compuesto básico de metal.

45.- Proceso según la reivindicación 44, en el que el segundo reactor contiene ya el compuesto básico de metal cuando se adiciona la mezcla de ácido carboxílico e hidroxianálogo de metionina.

46.- Proceso según la reivindicación 45, en el que el compuesto básico de metal, el ácido carboxílico y el hidroxianálogo de metionina se mezclan a una velocidad de 200-600 rpm.

47.- Proceso según las reivindicaciones 42 a 46, en el que se favorece la eliminación del agua calentando la mezcla entre 80°C-130°C.

48.- Proceso según las reivindicaciones 42 a 46, en el que la eliminación de agua de la mezcla se consigue sometiendo la mezcla de compuesto básico de metal, ácido carboxílico e hidroxianálogo de metionina a condiciones de vacío y agitando con turbinas intensificadoras desgrumadoras a una velocidad de 1500-3000 rpm.

49.- Proceso según las reivindicaciones 42 a 48, en el que el carboxilato metálico es formiato de zinc (II) o formiato de cobre (II).

50.- Proceso según las reivindicaciones 42 a 48, en el que la base de metal es óxido de zinc (II) o hidróxido de cobre (II).

51.- Proceso según las reivindicaciones 42 a 50, en el que el carboxilato de metal es formiato de zinc (II) y la base de metal es óxido de zinc (II).

52.- Uso del formiato-metioninato hidroxianálogo de zinc obtenido según la reivindicación 51 como suplemento nutritivo en alimentación animal para promover el crecimiento.